

Europäisches Patentamt

European Patent Office

Office européen des brevets



(11)

EP 0 839 845 A1

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(43) Veröffentlichungstag:
06.05.1998 Patentblatt 1998/19

(51) Int. Cl.⁶: **C08G 18/10**, C08G 18/32,
C08G 18/80, C09D 175/04,
C09D 5/03

(21) Anmeldenummer: 97115602.1

(22) Anmeldetag: 09.09.1997

(84) Benannte Vertragsstaaten:
**AT BE CH DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU MC
NL PT SE**
Benannte Erstreckungsstaaten:
AL LT LV RO SI

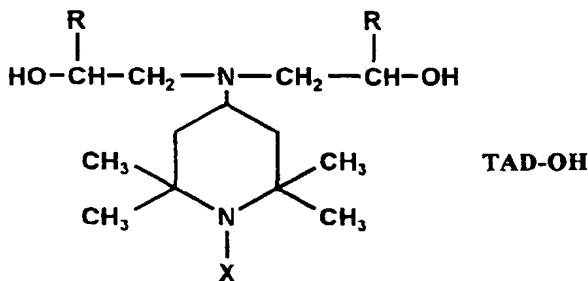
(71) Anmelder:
**HÜLS AKTIENGESELLSCHAFT
45764 Marl (DE)**

(30) Priorität: 02.11.1996 DE 19645166

(72) Erfinder:
• **Gras, Rainer, Dr.
44879 Bochum (DE)**
• **Wolf, Elmar, Dr.
45661 Recklinghausen (DE)**

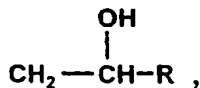
(54) Blockierte Polyisocyanate mit eingebautem HALS-Stabilisator

(57) Partiiell oder vollständig blockierte Polyisocyanate mit einem eingebauten HALS-Stabilisator, bestehend aus Blockierungsmittel und Addukten aus Diisocyanat und Polyolen der allgemeinen Formel:

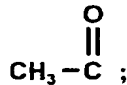


mit R gleich H, Alkyl, Cycloalkyl mit 1 - 20 C-Atomen und

X gleich H,

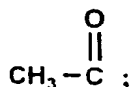


CH_3 .



EP 0 839 845 A1

wobei die Addukte pro OH-Äquivalent 2 - 20 NCO-Äquivalente enthalten.

CH₃,

wobei die Addukte pro OH-Äquivalent 2 - 20 NCO-Äquivalente enthalten.

Als Diisocyanate im Sinne dieser Anmeldung sind insbesondere Diisocyanate aliphatischer, cycloaliphatischer und (cyclo)aliphatischer Struktur anzusehen. Statt einzelne Vertreter hier aufzuführen, wird auf die Literatur verwiesen: Houben-Weyl, Methoden der organischen Chemie, Band 14/2, S. 61 ff. und J. Liebigs Annalen der Chemie, Band 562, S. 75 - 136. Bevorzugt werden in der Regel die technisch leicht zugänglichen aliphatischen, cycloaliphatischen und (cylco)aliphatischen Diisocyanate mit 6 - 14 C-Atomen, insbesondere Hexamethylen-diisocyanat (HDI), 3-Isocyanato-

methyl-3.5.5-trimethylcyclohexylisocyanat (IPDI) und Dicyclohexylmethan-4.4'-diisocyanat (HMDI).

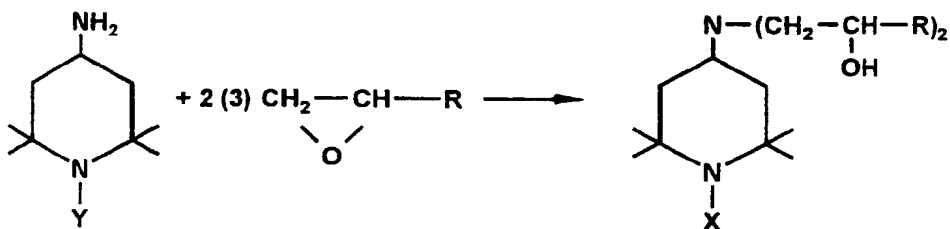
Als Blockierungsmittel im Sinne dieser Anmeldung sind insbesondere die in der PUR-Chemie üblichen Verbindungen wie Oxime, z. B. Acetonoxim, Methylethyl-, Methylisobutyl-, Diisobutylketoxim sowie Acetophenonoxim, Lactame, z. B. ε-Caprolactam, sekundäre Monoamine, z. B. Diisobutylamin, Dicyclohexylamin, Triazole, z. B. 1.2.4-Triazol sowie irreversible Blockierungsmittel wie Alkohole, z. B. Methanol, Ethanol, iso-Propanol, 2-Ethylhexanol, die im Gemisch mit den oben genannten reversiblen Blockierungsmitteln verwendet werden können. Bevorzugt werden ε-Caprolactam, Methylethylketoxim und/oder 1.2.4-Triazol eingesetzt.

Weiterer Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung partiell oder vollständig blockierter Polyisocyanate mit einem eingebauten HALS-Stabilisator, welches dadurch gekennzeichnet ist, daß das Blockierungsmittel mit Diisocyanat-Addukten umgesetzt wird, wobei die Addukte pro OH-Äquivalent 2 - 8 NCO-Äquivalente enthalten.

Die Herstellung der erfindungsgemäßen blockierten Polyisocyanate erfolgt in zwei Stufen, wobei in der ersten Stufe das Diisocyanat mit dem TAD-OH umgesetzt wird. Hierbei wird zu dem bei 80 - 120 °C vorgelegten Diisocyanat das TAD-OH unter intensiver Rührung innerhalb von 2 - 3 h unter Stickstoff und Ausschluß von Feuchtigkeit so zudosiert, daß pro OH-Äquivalent des TAD-OH mindestens 2, maximal 20, vorzugsweise 4 - 10 Äquivalente NCO des Diisocyanats zur Reaktion kommen. In der zweiten Stufe werden dann die NCO-Gruppen partiell oder total blockiert; Zu dem Diisocyanat-TAD-OH-Addukt wird bei ca. 100 - 140 °C das Blockierungsmittel- oder Blockierungsmittelgemisch portionsweise so zugegeben, daß die Temperatur nicht über 150 °C ansteigt. Nach Beendigung der Blockierungsmittel- oder Blockierungsmittelgemisch-Zugabe wird die Reaktionsmischung zur Vervollständigung der Umsetzung noch etwa 2 h bei 120 - 140 °C erhitzt. Um die Reaktion zu beschleunigen, kann man einen konventionellen Urethanisierungskatalysator hinzugeben, z. B. Organozinnverbindungen oder Triethylendiamin (Dabco), und zwar in einer Menge von 0,01 bis 0,1 Gew.-% als Katalysator, bezogen auf das Gesamtgemisch.

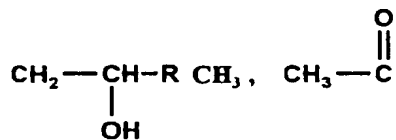
Als besonders vorteilhaft hat sich das folgende Verfahren zur Herstellung der erfindungsgemäßen Verbindungen erwiesen: In der ersten Stufe werden die Diisocyanate mit Blockierungsmittel oder Blockierungsmittelgemisch bei 80 - 150 °C umgesetzt, und in der zweiten Stufe erfolgt die Umsetzung der restlichen NCO-Gruppen mit den Polyolen.

Als TAD-OH eignen sich z. B. 4-Bis(2-hydroxyethyl)-amino-2.2.6.6-tetra-methylpiperidin, 4-Bis(2-hydroxypropyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin, 4-Bis(2-hydroxybutyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin, 4-Bis(2-hydroxyethyl)-amino-1(2-hydroxyethyl)-2.2.6.6-tetramethylpiperidin ("TAD-Triol"). Im Prinzip kommen für das erfindungsgemäße Verfahren alle Diöle bzw. Triöle in Frage, die nach folgender Reaktionsgleichung in bekannter Weise hergestellt werden:

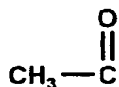


R: H, Alkyl, Cycloalkyl mit 1 - 20 C-Atomen;

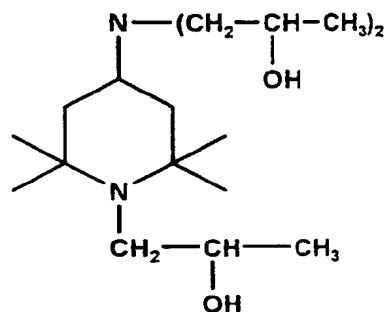
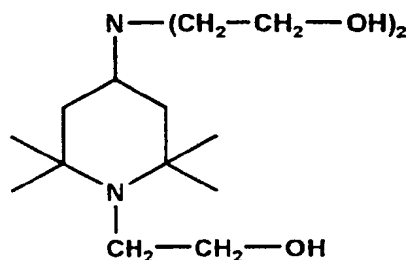
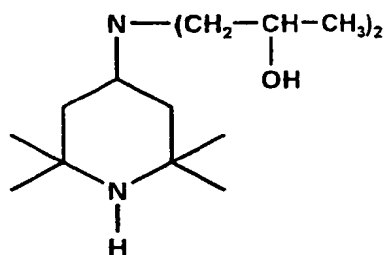
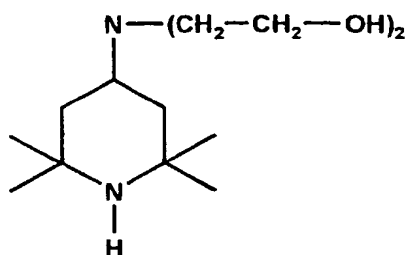
X: H,



Y: H, CH₃,



Die folgenden Polyole werden ganz bevorzugt verwendet:



Die Herstellung von TAD-OH erfolgt in einer 1-Stufenreaktion aus den Komponenten (TAD + Monoepoxid) bei 100 - 130 °C. Das 4-Amino-2,2,6,6-tetramethylpiperidin (TAD) wird nach dem in der DE-OS 28 07 172 beschriebenen Verfahren durch aminierende Hydrierung des aus Aceton und NH₃ hergestellten Triacetonamins hergestellt.

Bei den erfindungsgemäßen Verbindungen handelt es sich im allgemeinen um Verbindungen des Molekulargewichtsbereiches 500 - 1000, vorzugsweise 600 - 800. Die Verfahrensprodukte besitzen Schmelzpunkte (Erweichungstemperatur) von 65 - 140 °C, vorzugsweise 70 - 120 °C und eine Glasübergangstemperatur von 25 - 100 °C, vorzugsweise von 35 - 85 °C. Die bevorzugten erfindungsgemäßen Verbindungen sind darüber hinaus durch einen Gehalt an der stark sterisch gehinderten Aminogruppe (berechnet als NH) von 0,1 - 2 Gew.-%, vorzugsweise 0,8 - 1,4 Gew.-%, einen Gehalt an freien NCO-Gruppen von maximal 5 Gew.-% und einen Gehalt an endständig in blockierter Form vorliegenden Isocyanatgruppen (berechnet als NCO) von 2 - 18 Gew.-%, vorzugsweise 8 - 16 Gew.-%, charakterisiert.

Die Verfahrensprodukte eignen sich als Härter für Zerewitinoff-aktive Wasserstoffatome aufweisende höherfunktionelle thermoplastische Verbindungen. In Kombination mit derartigen (H-aktiven) Verbindungen führen die Verfahrensprodukte oberhalb 160 °C, vorzugsweise bei 180 - 200 °C, zu hochwertigen Kunststoffen aushärtbaren Systemen.

Das bedeutendste Anwendungsgebiet für derartige Systeme ist ihre Verwendung als permanent stabilisierte Bindemittel für (PUR)-Lacksysteme, insbesondere von PUR-Einkomponenten-Einbrennlacken und PUR-Pulverlacken..

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind demnach auch lagerstabile in der Hitze härtbare PUR-Pulverlacke auf Basis der erfindungsgemäßen blockierten Diisocyanat-Addukte und OH-Gruppen aufweisende Polymere der folgenden Zusammensetzung:

- a) 100 Gew.-T. OH-gruppenhaltiges Polymer
- b) 10 - 90 Gew.-T. blockiertes Polyisocyanat
- c) 0 - 160 Gew.-T. Pigmente
- d) 0 - 200 Gew.-T. übliche Füllstoffe
- e) 0 - 5 Gew.-T. Katalysator
- f) 0,5 - 5 Gew.-T. Verlaufsmittel

mit einem OH/NCO-Verhältnis von 1 : 0,5 bis 1,2, vorzugsweise 1 : 0,8 bis 1,1 und insbesondere 1 : 1.

Der Bestandteil a) kann im Prinzip jedes mehr als zwei OH-Gruppen enthaltende Polymer sein, das mindestens bei 70 °C schmilzt. Hierbei handelt es sich um Polyetherpolyole, Polyesteramidpolyole, Polyurethanpolyole, hydroxylierte Acrylharze usw., deren OH-Gruppen für die Vernetzung mit den erfindungsgemäßen blockierten Diisocyanaten bestimmt sind. Besonders bevorzugt sind unter den zahlreichen Möglichkeiten für Hydroxylgruppen tragende Polymere im Rahmen der Erfindung Polyesterpolyole. Solche Polyesterpolyole müssen ein Molekulargewicht zwischen 1000 - 3000, vorzugsweise zwischen 1500 - 2500, und eine OH-Zahl von 20 - 200, vorzugsweise 30 - 150 mg KOH/g, eine Viskosität < 60.000, vorzugsweise < 40.000 Pa · s bei 160 °C, und einen Schmelzpunkt > 70 und < 120 °C, vorzugsweise von 75 - 100 °C haben. Solche Polyesterpolyole werden z. B. in den DE-OSS 19 57 483, 25 42 191, 30 04 876 und 31 43 060 beschrieben.

Um die Geliergeschwindigkeit der hitzehärtbaren Pulverlacke zu erhöhen, kann man Katalysatoren zusetzen. Als Katalysatoren verwendet man Organozinnverbindungen wie Dibutylzinnildilaurat (DBTL), Sn(II)-octoat, Dibutylzinnmaleat usw. Die Menge an zugesetztem Katalysator beträgt 0,03 - 0,5 Gew.-%, vorzugsweise 0,05 - 0,15 Gew.-%, unter Einbeziehung der bereits enthaltenen Katalysatormenge aus den blockierten Polyisocyanaten.

Die Isocyanatkomponente wird für die Herstellung von PUR-Pulverlacken mit dem geeigneten hydroxylgruppenhaltigen Polymeren und gegebenenfalls Katalysatoren sowie Pigmenten und üblichen Hilfsmitteln wie Füllstoffen und Verlaufsmitteln, z. B. Siliconöl, Acrylatharzen, gemischt und in der Schmelze homogenisiert. Dies kann in geeigneten Aggregaten, wie z. B. beheizbaren Knetern, vorzugsweise jedoch durch Extrudieren, erfolgen, wobei Temperaturobergrenzen von 130 - 140 °C nicht überschritten werden sollten. Die extrudierte Masse wird nach Abkühlen auf Raumtemperatur und nach geeigneter Zerkleinerung zum sprühfertigen Pulver vermahlen. Das Auftragen des sprühfertigen Pulvers auf geeignete Substrate kann nach den bekannten Verfahren, wie z. B. durch elektrostatisches Pulversprühen, Wirbelsintern, elektrostatisches Wirbelsintern, erfolgen. Nach dem Pulverauftrag werden die beschichteten Werkstücke zur Aushärtung 60 bis 4 Minuten auf eine Temperatur von 150 - 220 °C, vorzugsweise 30 bis 6 Minuten bei 160 - 200 °C, erhitzt.

Die erfindungsgemäßen PUR-Pulverlacke zeichnen sich durch hervorragende Witterungs- und sehr gute Farbbeständigkeit aus.

Experimenteller Teil

A) 1. Herstellung von 4-Bis(2-hydroxyethyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin (TAD-2 EO)

780 Gew.-T. 4-Amio-2.2.6.6-tetramethylpiperidin (TAD) wurden in einem 2-l-Stahlautoklaven unter Stickstoffatmosphäre bei 100 - 120 °C langsam mit 484 Gew.-T. Ethylenoxid (EO) versetzt. Der Druck stieg dabei maximal auf 7 bar. Nach beendeter Reaktion wurde entspannt und fraktioniert destilliert.

Man erhielt 203 Gew.-T. 4-(2-Hydroxyethyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin mit einem Siedepunkt von 120 - 145 °C/0,27 mbar und als Hauptfraktion 798 Gew.-T. 4-Bis(2-hydroxyethyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin mit einem Siedepunkt von 170 - 173°C/0,20 mbar.

A) 2. Herstellung von 4-Bis(2-hydroxypropyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin (TAD-2 PO)

In Analogie zur Herstellung von TAD-2 EO wurde TAD-2 PO hergestellt, wobei anstelle von Ethylenoxid Propylenoxid eingesetzt wurde. Das danach erhaltene TAD-2 PO hatte einen Schmelzpunkt von 97 - 102 °C und eine Basenzahl

von 410 mg KOH/g.

A) 3. Herstellung von 4-Bis(2-hydroxyethyl)-amino-1-hydroxyethyl-2.2.6.6-tetramethylpiperidin (TAD-3 EO)

5 780 Gew.-T TAD und 700 Gew.-T. Ethylenoxid wurden in Analogie zum Beispiel 1 hergestellt. Das danach erhaltene TAD-3 EO hatte eine Basenzahl von 385 mg KOH/g.

B) Herstellung der blockierten Addukte

10 Beispiel 1

Zu 444 Gew.-T. IPDI wurden bei 80 °C portionsweise 244 Gew.-T. 4-Bis(hydroxyethyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin (TAD-2 EO) zugegeben und so lange weitererhitzt, bis der NCO-Gehalt 12,2 % erreicht hatte. Dann wurden dem Reaktionsgemisch bei 120 °C 226 Gew.-T. ϵ -Caprolactam so zugegeben, daß die Temperatur nicht über 130 °C stieg. Nach Beendigung der ϵ -Caprolactam-Zugabe wurde das Reaktionsgemisch zur Vervollständigung der Reaktion noch 2 h bei 120 °C weitererhitzt.

Gehalt an freiem NCO: 0,4 %

Gesamt-NCO-Gehalt: 9,0 %

20 Amingehalt: 2,18 mmol NH_2 /g

Schmelzpunkt: 92 - 98 °C

Beispiel 2

25 Die Zusammensetzung des Beispiels 2 ist identisch mit der des Beispiels 1. Es unterscheidet sich vom Beispiel 1 lediglich durch die Reihenfolge, in der die Reaktionskomponenten miteinander zur Reaktion gebracht wurden.

Zu 444 Gew.-T. IPDI wurden bei 100 °C 226 Gew.-T. ϵ -Caprolactam so zugegeben, daß die Temperatur nicht über 110 °C stieg. Nachdem ein NCO-Gehalt von 12,5 % erreicht war, wurden bei 120 °C portionsweise 244 Gew.-T. TAD-2 EO so zugegeben, daß die Temperatur nicht über 130 °C stieg. Zur Vervollständigung der Reaktion wurde nach der 30 TAD-2 EO-Zugabe noch 2 h bei 120 °C weitererhitzt.

Gehalt an freiem NCO: 0,5 %

Gesamt-NCO-Gehalt: 9,1 %

Amingehalt: 2,18 mmol NH_2 /g

35 Schmelzpunkt: 93 - 97 °C

Beispiel 3

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 666 Gew.-T. IPDI mit 244 Gew.-T. TAD-2 EO umgesetzt und in einem 2. Reaktionsschritt entsprechend Beispiel 1 mit 452 Gew.-T. ϵ -Caprolactam blockiert.

Gehalt an freiem NCO: 0,7 %

Gesamt-NCO-Gehalt: 12,3 %

Amingehalt: 1,46 mmol NH_2 /g

45 Schmelzpunkt: 85 - 90 °C

Beispiel 4

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 888 Gew.-T. IPDI mit 244 Gew.-T. TAD-2 EO umgesetzt und in einem 2. Reaktionsschritt mit 678 Gew.-T. ϵ -Caprolactam blockiert (Reaktionsbedingungen wie im Beispiel 1).

Gehalt an freiem NCO : 0,6 %

Gesamt-NCO-Gehalt: 13,9 %

Amingehalt: 1,1 mmol NH_2 /g

55 Schmelzpunkt: 72 - 77 °C

Beispiel 5

5 Zu 1110 Gew.-T. IPDI wurden bei 80 °C portionsweise 272 Gew.-T. 4-(Bis- β -hydroxypropyl)-amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin zugegeben und so lange bei 80 °C weitererhitzt, bis der NCO-Gehalt von 24,5 % erreicht war. Danach wurden bei 100 °C 904 Gew.-T. ϵ -Caprolactam so zugegeben, daß die Temperatur nicht über 110 °C anstieg. Nach Beendigung der ϵ -Caprolactam-Zugabe wurde das Reaktionsgemisch noch 2 h bei 110 °C weitererhitzt.

Gehalt an freiem NCO: 0,6 %
 Gesamt-NCO-Gehalt: 14,7 %
 10 Amingehalt: 0,87 mmol NH₂/g
 Schmelzpunkt: 67 - 73 °C

Beispiel 6

15 In Analogie zum Beispiel 1 wurden 888 Gew.-T. IPDI mit 288 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und anschließend mit 565 Gew.-T. ϵ -Caprolactam blockiert.

Gehalt an freiem NCO: 0,4 %
 Gesamt-NCO-Gehalt: 11,91 %
 20 Amingehalt: 1,12 mmol NH₂/g
 Schmelzpunkt: 95 - 97 °C

Beispiel 7

25 In Analogie zum Beispiel 1 wurden 1110 Gew.-T. IPDI mit 288 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und anschließend mit 791 Gew.-T. ϵ -Caprolactam blockiert.

Gehalt an freiem NCO: 0,3 %
 Gesamt-NCO-Gehalt: 13,1 %
 30 Amingehalt: 0,9 mmol NH₂/g
 Schmelzpunkt: 85 - 87 °C

Beispiel 8

35 In Analogie zum Beispiel 1 wurden 777 Gew.-T. IPDI und 144 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und anschließend mit 621 Gew.-T. ϵ -Caprolactam blockiert.

Gehalt an freiem NCO: 0,4 %
 Gesamt-NCO-Gehalt: 14,66 %
 40 Amingehalt: 0,8 mmol NH₂/g
 Schmelzpunkt: 80 - 82 °C

Beispiel 9

45 In Analogie zum Beispiel 1 wurden 666 Gew.-T. IPDI mit 244 Gew.-T. TAD-2 EO umgesetzt und im 2. Reaktionsschritt entsprechend Beispiel 1 mit 395,5 Gew.-T. ϵ -Caprolactam blockiert.

Gehalt an freiem NCO: 1,4 %
 Gesamt-NCO-Gehalt: 12,5 %
 50 Amingehalt: 1,51 mmol NH₂/g
 Schmelzpunkt: 79 - 84 °C

Beispiel 10

55 In Analogie zum Beispiel 1 wurden 1 110 Gew.-T. IPDI mit 288 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und anschließend mit 734,5 Gew.-T. ϵ -Caprolactam umgesetzt.

Gehalt an freiem NCO: 0,8 %

Gesamt-NCO-Gehalt: 13,5 %
Amingehalt: 0,94 mmol NH₂/g
Schmelzpunkt: 80 - 82 °C

5 Beispiel 11

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 524 Gew.-T. HMDI mit 244 Gew.-T. TAD-2 EO umgesetzt und anschließend im 2. Reaktionsschritt mit 226 Gew.-T. ε-Caprolactam umgesetzt.

10 Gehalt an freiem NCO: 0,1 %
Gesamt-NCO-Gehalt: 8,3 %
Amingehalt: 2,01 mmol NH₂/g
Schmelzpunkt: 87 - 89 °C

15 Beispiel 12

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 1 048 Gew.-T. HMDI mit 288 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und im 2. Reaktionsschritt mit 565 Gew.-T. ε-Caprolactam umgesetzt.

20 Gehalt an freiem NCO: 0,2 %
Gesamt-NCO-Gehalt: 10,9 %
Amingehalt: 1,05 mmol NH₂/g
Schmelzpunkt: 91 - 93 °C

25 Beispiel 13

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 504 Gew.-T. HDI mit 288 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und im 2. Reaktionsschritt mit 339 Gew.-T. ε-Caprolactam umgesetzt.

30 Gehalt an freiem NCO: 0,1 %
Gesamt-NCO-Gehalt: 11,0 %
Amingehalt: 1,77 mmol NH₂/g
Schmelzpunkt: 56 - 58 °C

35 Beispiel 14

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 666 Gew.-T. IPDI mit 244 Gew.-T. TAD-2 EO umgesetzt und im 2. Reaktionsschritt mit 348 Gew.-T. Methylethylketoxim umgesetzt.

40 Gehalt an freiem NCO: 0,1 %
Gesamt-NCO-Gehalt: 13,2 %
Amingehalt: 1,58 mmol NH₂/g
Schmelzpunkt: 67 - 70 °C

45 Beispiel 15

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 666 Gew.-T. IPDI mit 288 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und im 2. Reaktionsschritt mit 207 Gew.-T. 1.2.4-Triazol umgesetzt.

50 Gehalt an freiem NCO: 0,1 %
Gesamt-NCO-Gehalt: 10,7 %
Amingehalt: 1,70 mmol NH₂/g
Schmelzpunkt: 135 - 137 °C

55 Beispiel 16

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 786 Gew.-T. HMDI mit 244 Gew.-T. TAD-2 EO umgesetzt und im 2. Reaktionsschritt mit 276 Gew.-T. 1.2.4-Triazol umgesetzt.

Gehalt an freiem NCO: 0,2 %
 Gesamt-NCO-Gehalt: 12,6 %
 Amingehalt: 1,51 mmol NH₂/g
 Schmelzpunkt: 93 - 95 °C

Beispiel 17

In Analogie zum Beispiel 1 wurden 504 Gew.-T. HDI mit 288 Gew.-T. TAD-3 EO umgesetzt und im 2. Reaktionsschritt mit 207 Gew.-T. 1.2.4-Triazol umgesetzt.

Gehalt an freiem NCO: 0,1 %
 Gesamt-NCO-Gehalt: 12,5 %
 Amingehalt: 2,00 mmol NH₂/g
 Schmelzpunkt: 76 - 78 °C

C) Polyolkomponente

Allgemeine Herstellungsvorschrift

Die Ausgangskomponenten - Terephthalsäure (TS), Dimethylterephthalat (DMT), Hexandiol- 1.6 (HD), Neopentylglykol (NPG), 1.4-Dimethylcyclohexan (DMC) und Trimethylolpropan (TMP) - werden in einen Reaktor gegeben und mit Hilfe eines Ölbad es erwärmt. Nachdem die Stoffe zum größten Teil aufgeschmolzen sind, werden bei einer Temperatur von 160 °C 0,5 Gew.-% Di-n-butylzinnoxid als Katalysator zugesetzt. Die erste Methanolabspaltung tritt bei einer Temperatur von ca. 170 °C auf. Innerhalb 6 bis 8 Stunden wird die Temperatur auf 220 bis 230 °C erhöht und innerhalb weiterer 12 bis 15 Stunden die Reaktion zu Ende geführt. Der Polyester wird auf 200 °C abgekühlt und durch Anlegen von Vakuum (1,33 mbar) innerhalb 30 bis 45 Minuten weitgehend von flüchtigen Anteilen befreit. Während der gesamten Reaktionszeit wird das Sumpfprodukt gerührt und ein schwacher N₂-Strom durch das Reaktionsgemisch geleitet.

Tabelle 1 gibt Polyesterzusammensetzungen und Polyester des Marktes mit den entsprechenden physikalischen und chemischen Kenndaten wieder.

Tabelle 1: Polyester

Bei- spiel	Ausgangskomponenten						Chemische und physikalische Kenndaten				
	TS [mol]	DMT [mol]	HD [mol]	NPG [mol]	DMC [mol]	TMP [mol]	OH-Zahl [mg KOH/g]	Säurezahl [mg KOH/g]	Smp. [°C]	DTA [°C]	Viskosität bei 160 °C [mPa·s]
1	10	10	6,25	10,5	2	2,9	55 - 60	3 - 4	ca. 75	ca. 50	≈ 25 000
2	CRYLCOAT® 280 UCB/Belgien						≈ 50	< 10	100 ± 8	55 ± 8	-
3	9	9	3	13	3	1	50 - 56	3 - 4	ca. 70	ca. 50	≈ 10 000
4	ALFTALAT AN 739 Hoechst/Italien						55 - 60	2 - 4	82 - 90	> 50	24 - 29 000

D Polyurethan-Pulverlacke

Allgemeine Herstellungsvorschrift

5 Die zerkleinerten Produkte - blockierte Polyisocyanate (Vernetzer), Polyester, Verlaufsmittel-, ggf. Katalysator-Masterbatch - werden ggf. mit dem Weißpigment in einem Kollergang innig vermischt und anschließend im Extruder bis maximal 130 °C homogenisiert. Nach dem Erkalten wird das Extrudat gebrochen und mit einer Stifsmühle auf eine Korngröße < 100 µm gemahlen. Das so hergestellte Pulver wird mit einer elektrostatischen Pulverspritze bei 60 KV auf entfettete, ggf. vorbehandelte Eisenbleche appliziert und in einem Umlufttrockenschrank bei Temperaturen zwischen 180 und 200 °C eingebrannt.

Verlaufsmittel-Masterbatch

15 Es werden 10 Gew.-% des Verlaufsmittels - ein handelsübliches Copolymer von Butylacrylat und 2-Ethylhexylacrylat - in dem entsprechenden Polyester in der Schmelze homogenisiert und nach dem Erstarren zerkleinert.

Katalysator-Masterbatch

20 Es werden 5 Gew.-% des Katalysators - DBTL - in dem entsprechenden Polyester in der Schmelze homogenisiert und nach dem Erstarren zerkleinert.

Die Abkürzungen in den folgenden Tabellen bedeuten:

SD	= Schichtdicke in µm
ET	= Tiefung nach Erichsen in mm (DIN 53 156)
25 GS	= Gitterschnittprüfung (DIN 53 151)
GG 60 °x	= Messung des Glanzes nach Gardner (ASTM-D 5233)
Imp. rev.	= Impact reverse in g · m
HK	= Härte nach König in sec (DIN 53 157)

30

35

40

45

50

55

D 1 Pigmentierte Pulverlacke

Tabelle 2:

Rezeptur	1	2	3	4	5	6 ^{a)}	7	8 ^{a)}	9	10	11 ^{a)}	12
Vernetzer gemäß B	31,0	30,76	26,42	23,69	21,55	18,02	24,12	24,12	22,53	23,11	19,38	23,11
Beispiel ()	(1)	(2)	(3)	(3)	(4)	(4)	(4)	(4)	(4)	(5)	(5)	(5)
Polyester gem. C 1	-	-	73,58	-	-	-	-	-	-	76,89	80,62	-
Polyester gem. C 2	-	-	-	76,31	78,45	81,98	-	-	-	-	-	-
Polyester gem. C 3	69,0	69,24	-	-	-	-	-	-	77,47	-	-	-
Polyester gem. C 4	-	-	-	-	-	-	75,88	75,88	-	-	-	76,89
Bemerkungen	Alle Formulierungen enthalten 40 Gew.-% TiO ₂ (Weißpigment) sowie je 0,5 Gew.-% Verlaufsmittel und Benzoin; das OH/NCO-Verhältnis beträgt 1:1 o) 1:0,8; x) 0,1 Gew.-% DBTL											
Lackdaten												
SD	64-70	57-65	60-69	50-59	50-60	48-58	61-69	60-70	63-69	55-66	57-69	63-69
GG 60 ° x	88/89	86/87	87	86	86/87	83/85	87/89	88/89	89/90	87/88	85/87	89
GS	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
1-T	9,5/9,9	7/7,7	9,2/9,9	7,9/8,8	7,7/9,2	7/7,9	8,9/9,4	9,4/10	> 10	9,3/9,8	8,1/9	9/9,3
Imp. rev.	806,4	345,6	345,6	460,8	806,4	230,4	576	806,4	> 944,6	576	460,8	345,6
Bemerkungen	Härtungsbedingungen: 200 °C/8 - 12', 180 °C/15 - 20'											

D 1 Pigmentierte Pulverlacke

Tabelle 3:

Rezeptur	13	14	15	16	17	18 ^{a)}	19	20	21	22	23 ^{a)}	24 ^{a)}
Vernetzer gemäß Beispiel ()	27,05 (6)	24,28 (6)	25,34 (6)	22,57 (7)	23,58 (7)	19,8 (7)	25,22 (7)	23,15 (8)	20,66 (8)	23,15 (8)	23,15 (8)	19,42 (8)
Polyester gem. C 1	72,95	-	-	-	-	-	-	76,85	-	-	-	-
Polyester gem. C 2	-	75,72	-	77,43	-	-	-	-	79,34	-	-	-
Polyester gem. C 3	-	-	74,66	-	76,42	80,2	-	-	-	-	-	-
Polyester gem. C 4	-	-	-	-	-	-	74,78	-	-	76,85	76,85	80,58
Bemerkungen	Alle Formulierungen enthalten 40 Gew.-% TiO ₂ (Weißpigment) sowie je 0,5 Gew.-% Verlaufsmittel und Benzoin; das OH/NCO-Verhältnis beträgt 1:1 o) 1:0,8; x) 0,1 Gew.-% DBTL											
Lackdaten												
SD	65-86	59-66	61-69	63-71	65-75	66-73	67-78	60-70	61-67	65-73	59-71	63-71
GG 60 °K	85/87	86	88	87/88	89	88/89	89	87/88	86/87	88	87/88	87/89
LS	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
ET	7,5/8	7,5/8,1	9,7/9,9	8,3/8,7	9,2/9,8	8,7/9,1	8,9/9,7	9,6/10	8,8/9,6	8,9/9,6	9,3/10	9/9,9
Imp. rev.	681,2	576	806,4	460,8	681,2	576	681,2	> 944,6	460,8	576	806,4	681,2
Bemerkungen	Härtungsbedingungen: 200 °C/8 - 12', 180 °C/15 - 20'											

D 1 Pigmentierte Pulverlacke

Tabelle 4:

Rezeptur	25	26	27	28	29	30	31	32	33	34	35	36
Vernetzer gemäß B	23,4	24,4	23,0	34,7	25,9	25,8	22,4	29,2	26,3	27,4	23,3	23,4
Beispiel ()	(9)	(9)	(10)	(11)	(12)	(13)	(14)	(15)	(15)	(15)	(16)	(17)
Polyester gem. C 1	-	-	-	75,3	-	-	-	70,8	-	-	-	-
Polyester gem. C 2	76,6	-	-	-	74,1	74,2	77,6	-	73,7	-	76,7	76,6
Polyester gem. C 3	-	75,6	77,0	-	-	-	-	-	-	72,6	-	-
Bemerkungen	Alle Formulierungen enthalten 40 Gew.-% TiO ₂ (Weißpigment) sowie je 0,5 Gew.-% Verlaufsmittel und Benzoin; das OH/NCO-Verhältnis beträgt 1:1											
Lackdaten												
SD	63-75	70-80	75-96	57-73	61-78	65-75	70-80	60-75	60-71	71-77	58-67	55-75
GG 60 ° K	86	87	87/88	86	87	87/88	87	86/88	88	88/89	87	87/88
GS	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0	0
ET	8,5/9,1	7,6/8,7	9,2/9,7	9,5/9,6	8,7/9,3	7,9/8,6	8,3/8,7	7,5/8,3	8,7/8,9	> 10	8,7/9,2	9,0/9,4
Imp. rev.	691,2	576	806,4	806,4	691,2	576	691,2	691,2	691,2	> 944,6	806,2	806,2
Bemerkungen	Härtungsbedingungen: 200 °C/6 - 12', 180 °C/8 - 20', 170 °C/15 - 25', 160 °C/20 - 30'											

D 2 Transparente Pulverlacke

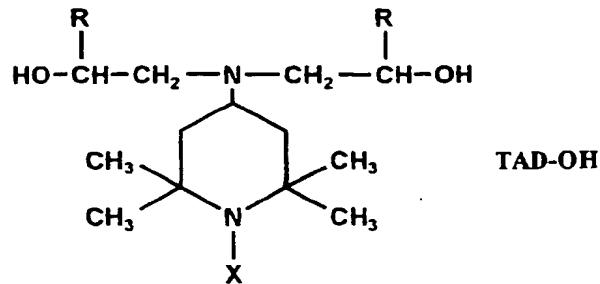
Nach dem beschriebenen Verfahren wurden auch die transparenten Pulverlacke hergestellt, appliziert und zwischen 200 und 170 °C eingebrannt.

Tabelle 5:

Rezeptur	1	2	3	4	5	6	7	8
Beispiel D 2								
Vernetzer gemäß A	21,55 (4)	22,53 (4)	27,05 (6)	25,34 (6)	22,57 (7)	23,58 (7)	23,15 (8)	20,66 (8)
Beispiel ()								
Polyester gem. C 1	-	-	72,95	-	-	-	76,85	-
Polyester gem. C 2	78,45	-	-	-	77,43	-	-	79,34
Polyester gem. C 3	-	77,47	-	74,66	-	76,42	-	-
Bemerkungen	Alle Formulierungen enthalten 0,5 Gew.-% Verlaufsmittel und 0,3 Gew.-% Benzoin; das OH/NCO-Verhältnis beträgt 1:1							
Lackdaten								
SD	67-74	59-71	63-70	57-68	61-73	68-75	63-70	57-65
HK	189	191	188	187	191	189	192	189
GS	0	0	0	0	0	0	0	0
ET	> 10	> 10	> 10	> 10	9,7/10	> 10	9,7/10	> 10
Bemerkungen	Härtungsbedingungen: 200 °C/8 - 10', 180 °C/12 - 20', 170 °C/25 - 30'							

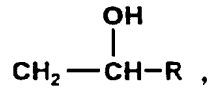
Patentansprüche

1. Partiiell oder vollständig blockierte Polyisocyanate mit einem eingebauten HALS-Stabilisator, enthaltend Blockierungsmittel und Addukte aus Diisocyanaten und Polyolen der allgemeinen Formel;

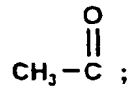


mit R gleich H, Alkyl, Cycloalkyl mit 1 - 20 C-Atomen und

X gleich H,



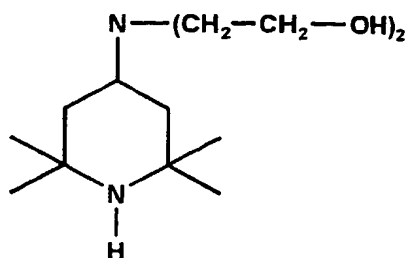
CH_3 ,



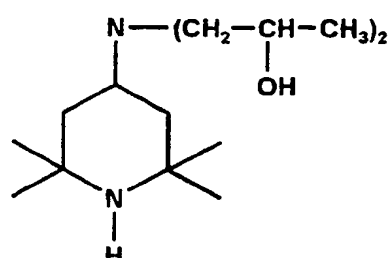
wobei die Addukte pro OH-Äquivalent 2 - 20 NCO-Äquivalente enthalten.

2. Blockierte Polyisocyanate nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß als Polyole die Umsetzungsprodukte aus 4-Amino-2.2.6.6-tetramethylpiperidin und Ethylen- und/oder Propylenoxid der folgenden Formeln eingesetzt werden:

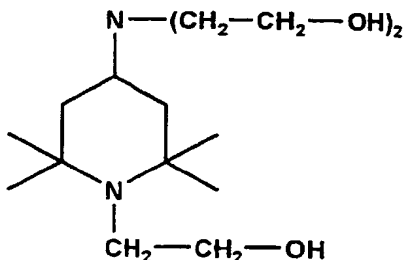
5



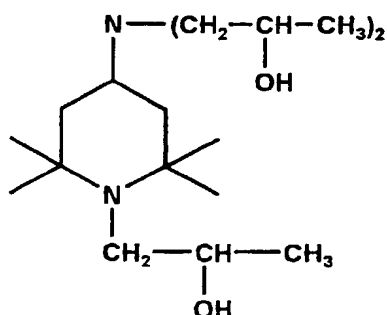
10



15



20



25

3. Blockierte Polyisocyanate nach den Ansprüchen 1 bis 2,
dadurch gekennzeichnet,
daß das Isophorondiisocyanat (IPDI), Dicyclohexylmethan-4.4'-diisocyanat (HMDI) und/oder Hexamethyldiisocyanat (HDI) eingesetzt werden.
4. Blockierte Polyisocyanate nach den Ansprüchen 1 bis 3,
dadurch gekennzeichnet,
daß reversible und/oder irreversible Blockierungsmittel eingesetzt werden.
5. Blockierte Polyisocyanate nach den Ansprüchen 1 bis 4,
dadurch gekennzeichnet,
daß als reversible Blockierungsmittel ϵ -Caprolactam, Methylthylketoxim und/oder 1.2.4-Triazol eingesetzt werden.
6. Blockierte Polyisocyanate nach den Ansprüchen 1 bis 5,
dadurch gekennzeichnet,
daß die irreversiblen Blockierungsmittel nur im Gemisch mit reversiblen Blockierungsmitteln eingesetzt werden.
7. Blockierte Polyisocyanate nach den Ansprüchen 1 bis 6,
dadurch gekennzeichnet,
daß als irreversible Blockierungsmittel Monoalkohole und Monoamine verwendet werden.
8. Blockierte Polyisocyanate nach den Ansprüchen 1 bis 7,
dadurch gekennzeichnet,
daß der freie NCO-Gehalt maximal 5 Gew.-% beträgt.
9. Blockierte Polyisocyanate nach den Ansprüchen 1 bis 8,
dadurch gekennzeichnet,
daß sie eine Glasübergangstemperatur von 25 - 100 °C und eine Erweichungstemperatur von 65 - 140 °C aufweisen.

10. Blockierte Polyisocyanate nach Anspruch 9,
dadurch gekennzeichnet,
daß sie eine Glasübergangstemperatur von 35 - 85 °C und eine Erweichungstemperatur von 70 - 120 °C aufweisen.
11. Verfahren zur Herstellung von partiell oder vollständig blockierten Polyisocyanaten, wobei Blockierungsmittel mit Addukten aus Diisocyanat und TAD-OH umgesetzt werden, und die Addukte pro OH-Äquivalent 2 bis 20 NCO-Äquivalente enthalten.
12. Transparente und pigmentierte PUR-Pulverlacke,
dadurch gekennzeichnet,
daß sie folgende Zusammensetzung aufweisen:
- a) 100 Gew.-T. OH-gruppenhaltiges Polymer
 - b) 10 - 90 Gew.-T. blockiertes Polyisocyanat
 - c) 0 - 160 Gew.-T. Pigmente
 - d) 0 - 200 Gew.-T. übliche Füllstoffe
 - e) 0 - 5 Gew.-T. Katalysator
 - f) 0,5 - 5 Gew.-T. Verlaufsmittel
- mit einem OH/NCO-Verhältnis von 1 : 0,5 bis 1,2, vorzugsweise 1 : 0,8 bis 1,1 und insbesondere 1 : 1.
13. PUR-Pulverlacke nach Anspruch 12,
dadurch gekennzeichnet,
daß den PUR-Pulverlacken Katalysatoren zugesetzt werden in einer Konzentration von 0,03 - 0,5 Gew.-T. unter Einbeziehung der bereits enthaltenen Katalysatormenge aus den blockierten Polyisocyanaten.
14. PUR-Pulverlacke nach Anspruch 13,
dadurch gekennzeichnet,
daß den PUR-Pulverlacken organische Zinnverbindungen als Katalysatoren zugesetzt werden.
15. PUR-Pulverlacke nach den Ansprüchen 13 - 14,
dadurch gekennzeichnet,
daß bei den PUR-Pulverlacken 0,05 - 0,15 Gew.-% Katalysatoren eingesetzt werden.
16. PUR-Pulverlacke nach den Ansprüchen 13 - 15,
dadurch gekennzeichnet,
daß als hydroxylgruppenhaltige Polymere Polyester mit einer Funktionalität > 2, einer OH-Zahl von 20 bis 200 mg KOH/g, einer Viskosität < 60 000 mPa · s bei 160 °C und einem Schmelzpunkt ≥ 70 °C und ≤ 120 °C eingesetzt werden.
17. PUR-Pulverlacke nach Anspruch 16,
dadurch gekennzeichnet,
daß als hydroxylgruppenhaltige Polymere Polyester mit einer Funktionalität > 2, einer OH-Zahl von 30 bis 150 mg KOH/g, einer Viskosität < 40 000 mPa · s bei 160 °C und einem Schmelzpunkt von 75 - 100 °C eingesetzt werden.



Eur päisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung
EP 97 11 5602

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int.Cl.6)
A	DE 40 10 444 A (SANDOZ AG) 11. Oktober 1990 * Ansprüche 1-3; Beispiel 5 *	1	C08G18/10 C08G18/32 C08G18/80 C09D175/04 C09D5/03
A	US 4 102 870 A (HOFMANN PETER ET AL) 25. Juli 1978 * Spalte 3, Zeile 15; Ansprüche 1,2 *	1	
A	EP 0 047 967 A (GOODRICH CO B F) 24. März 1982 * Anspruch 1 *	1	
A	US 4 145 512 A (UHRHAN PAUL ET AL) * Spalte 7, Zeile 17 - Spalte 11, Zeile 37; Ansprüche 1-4 *	1	
A	US 5 504 178 A (SHAFFER MYRON W ET AL) 2. April 1996 * Spalte 2, Zeile 29 - Spalte 8, Zeile 42; Ansprüche 7,11,13; Beispiele 10,20,6,7 *	1,12	
			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int.Cl.6)
			C08G C09D
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenort MÜNCHEN		Abschlußdatum der Recherche 19. Januar 1998	
		Prüfer Hoffmann, K	
KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : nichtschriftliche Offenbarung P : Zwischenliteratur T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E : älteres Patentedokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus anderen Gründen angeführtes Dokument & : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument			

EPO FORM 1503 03 82 (P04C03)